PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

56-065621

(43) Date of publication of application: 03.06.1981

(51)Int.CI.

B01D 53/36

B01D 53/34

(21)Application number: 54-142930 (71)Applicant: TOYOTA MOTOR CORP

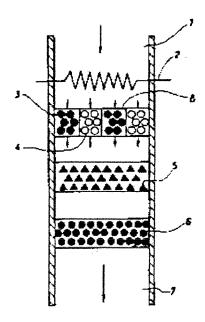
KIYATARAA KOGYO KK

(22)Date of filing:

05.11.1979 (72)Inventor: OKADA YASUO

MATSUBARA EIKICHI YAMAUCHI YASUHITO MIKAOKA NOBUYUKI SUZUKI YASUSHI SUMIDA KENJI

(54) PURIFIER OF AMMONIA OR AMMONIA-CONTAINING ORGANIC **MIXTURE GAS**



(57)Abstract:

PURPOSE: To provide a simple structure offering reduced installation and running costs by installing the first catalytic layer having reaction and nonreaction sections and the second catalystic layer consisting of a reducing catalyst.

CONSTITUTION: A single ammonia or an ammonia-containing organic mixture gas is admitted through the gas inlet 1 and is preheated to the specified temperature in the heating section 2. The preheated gas is passed through the first catalytic layer 8 consisting of an oxidation catalyst 3 and a noncatalyst 4. The gas passed through the oxidation catalyst 3 causes its ammonia content to be reacted with oxygen in the gas and transformed into nitrogen oxides and steam, and an organic gas, if contained, is also oxidized into CO2 and steam. On the

other hand, the gas passed through the noncatalyst 4 passes as it is. Next, the nitrogen oxides and ammonia in the passed gas are decomposed into nitrogen and steam by the action of the reducing catalyst in the second stage catalytic layer 5. The oxidation catalyst 3 and noncatalyst 4 are to be proportioned to obtain the optimal ratio suited to the purpose.

19 日本国特許庁 (JP)

⑩特許出願公開

¹² 公開特許公報 (A)

昭56—65621

⑤Int. Cl.³ B 01 D 53/36 53/34 識別記号 1 3 1 庁内整理番号 7404-4D 7404-4D 砂公開 昭和56年(1981)6月3日 発明の数 1審査請求 未請求

(全 4 頁)

②特 願 昭54-142930

②出 願 昭54(1979)11月5日

⑩発 明 者 岡田恭夫

豊田市畝部東町川田1番地4号

⑫発 明 者 松原永吉

愛知県愛知郡長久手町岩作早稲

田3番地2

⑫発 明 者 山内康仁

愛知県宝飯郡小坂井町篠東195

番地

@発 明 者 甕岡信行

明 編 書

1発男の名称

アンモニア又はアンモニア含有有機混合ガス の浄化装置

2. 特許請求の範囲

アンモニア又はアンモニア含有有機混合ガス の流れの方向にそつて、原次酸配ガスを所定選 度まで加熱する加熱部と、アンモニアを強意酸 化物に酸化する酸化触媒部とアンモニアをそその まま通過させる非触媒部とを一定の比率で有す る第1触媒相と、企業酸化物とアンモニアより 健素を生成させる還元触媒からなる第2触媒用 とを有することを特徴とするアンモニア又はア ンモニア含有有機混合ガスの浄化装置。

3.発明の詳細な説明

本発明はアンモニア又はアンモニア含有有機 混合ガスの浄化装置に関するものである。

従来、アンモニア又はアンモニアを含む有機 混合ガスを浄化する方法としては、始めに白金 静岡県小笠郡大東町大阪1947番 4号

⑫発 明 者 鈴木康司

静岡県小笠郡浜岡町合戸13626 番地

⑫発 明 者 隅田健二

静岡県小笠郡大東町大坂680

⑩出 願 人 トヨタ自動車工業株式会社 豊田市トヨタ町1番地

⑪出 願 人 キヤタラー工業株式会社

静岡県小笠郡大東町千浜7800番

地

個代 理 人 弁理士 萼優美 外1名

等の酸化放業層に混合ガスを通過させて、有機 成分ガスを二酸化炭素と水薫気等に変化させて 無害化するとともに、アンモニアは次式(j):

 $a \cdot NH_3 + b \cdot O_2 \rightarrow C \cdot NO_X + d \cdot H_2O$ (1)

で表わされる酸化反応で窒素酸化物と水蒸気に変化させ、次にこの窒素酸化物の濃度及び定量をセンサーにより検知して、それに相応する量のアンモニアを別系統から送り込み、窒素酸化物とアンモニアを混合させ、その混合ガスをゼオライト等の量元触業層に通過させて次式①:

 $e \cdot NOx + f \cdot NH_z \rightarrow g \cdot N_z + h \cdot H_zO$ (10)

で表わされる電元反応により留まと水蒸気に変 えて無客化していた。しかしながら、上記の交 来方法には、別系統からアンモニアを送り込む 要があるため、窒素酸化物の濃度をよび 変素酸の量に応じてアンモニアを送り込む を検知するセンサーが必要であること、窒素酸が の要に応じてアンモニアを送り の要であること、別系統からのアンモニアの のなければならないこと、別系統から供給 アンモニアの貯蔵容器が必要であること等の理

(1)

特開昭56- 65621(2)

由から装置が複雑になりまたコストも高くなる という欠点があつた。

本発明は上記の欠点を解決したもので、極めて構造が単純で、故障が少なく、設備費をよび ランニングコストを低減させうるアンモニア又 はアンモニア含有有機混合ガスの浄化装置を提 供するものである。

本発明の浄化装置は被処理ガスの処理のため に、反応部と非反応部とから構成された触鉄層 を有することを修像とする。

以下、本発明を図面に従つてさらに難しく説明する。

第1回は本発明装置の一実施例を示す説明図で、図に示すよりに処理すべきアンモニア又はアンモニア含有有機混合ガスの流れの方向に適当な間隔で順次設けられた、前記被処理ガスを所定温度まで加熱する加熱部2、第1段触媒層8かよび第2段触媒層5よりなり、被処理ガスに有機ガスが含まれている場合は、上記構成要素に加えてさらに第3段触媒層6よりなる。第

酸化触媒部3と非触媒部4との最適比率は、下記実施例に示すとおり、目的のガスに応じて実験的に定められる。第2段触媒階5の触媒としては例えば、ゼオライト触媒が使用できる。第3段触媒層6の酸化触媒としては、例えば白金触媒が使用できる。

1 飲養層 8 は有機ガスを二酸化炭素と水震気に、又アンモニアガスを窒素酸化物と水蒸気に変化させる酸化酸薬部 3 とアンモニア及び有機ガスをそのまま変化させずに通過させる非触能部 4 とからなり、第 2 段触媒層 5 はアンモニアと素空酸化物の混合ガスを窒素と水蒸気に変化させる環元触媒部、 第 3 段触媒層 6 は第 1 段で変化しないでそのまま通過した有機ガスを二酸化炭素と水蒸気に変化させる酸化触媒部からなる。

加熱部2はいかなる加熱手段によつて構成してもよいが、電熱ヒータを使用すると都合がよい。

酸化触媒部3はアルミナ等よりなる担体に白金等の触媒成分を担符させた触媒を充填して形成せしめるとよい。被処理ガスをそのまま通過させる非触媒部4は、単なる通過孔としてもよいが、酸化触媒部3で使用する触媒の担体と同じものを使用すると、ガスの流速、流量が変化しないので好ましい。第1段触媒層8に占める

上配により酸化触業部3を通過して得られた 産業限化物と非触薬部4を通過したアンモニア は、第2段触薬層5の避元触薬の働きで前配式 (即に従つて窒素と水蒸気に分解する。その他の 有機ガスの大部分は第2段触薬層5を通過して も変化を受けない。

第2段触媒層 5 を通過したガスは、次に第3 設触媒層 6 の酸化触媒部に送られる。ガス中の 未処理の有機ガスは酸化触媒の働きで二酸化炭 業と水蒸気に変化する。その他のガス中の成分 は大部分変化しない。

なお、第1段触載層8において、酸化触載部3を通過してできた窒素酸化物と非触載部4を通過するアンモニアガスとの比が、第1段触数層8に送られてくるガスの流量によつて変化することを防ぐために、非触様部4は酸化触業部3と歴度等しい流気抵抗を持つように構成することが望ましい。

以下、実施例によつて本発明を詳しく説明するが、本発明はとれのみに限定されるものでは

ない。

宴集例 1

下記の3 及の触媒層、すなわち、直径2~3 ■の球状のアルミナ担体に白金を付着させた酸 化触媒部3と白金の付着していない同様のアルミナ担体を使用した非触媒部4とからなる第1 段触媒層8、3~8メッシュの触媒化したゼオ ライトよりなる第2 段触媒層5、および直径2 ~3 ■の球状のアルミナ担体に白金を付着させ た酸化触媒よりなる第3 段触媒層6を有するガス浄化装置を装造した。

とのようにして製造した浄化装置は、第1段 触機層8の単位函務当りの流気抵抗が酸化触機 部3と非触機部4でほぼ等しくなる。

との浄化装置に、アンモニア1〜2多、フェ ノール 1400〜2800 PPm、ホルマリン 1000 〜 2000 PPm の組成を有するアンモニアと有機成 分ガスの混合ガスを、1時間当り 5 ㎡または20 ㎡の発量でガス流入口1から導入し、ガス換出 口7から排出されたガス気流中の窒素酸化物機

(7)

かえれば、導入するガス液量が可成大きく変化してもガスの浄化能力は変わらないことがわかった。なお、上配混合ガスを本実施例の装置に 通過させた後の気流中の有機ガス機能は、フェノール 10 ppm、ホルマリン 10 ppmであり、またアンモニアは検出されなかつた。したがつて、この装置はきわめて浄化能力の高いことがわかった。

なお本発明はアンモニア又はアンモニアを含む有機混合ガスの浄化のみならず、本発明と同様の原理で処理できる他のガスの浄化にも適用できることは勿論である。

以上説明したとかり、本発明はアンモニア又はアンモニアを含む有機混合ガスを浄化するために従来不可欠であつた、別系統からのアンモニア導入を行なうことなく、上記有害ガスを浄化して無害化できるガス浄化装置を提供したもので、本発明浄化装置を使用すれば、強素酸化物の濃度かよび洗量を検知するためのセンサーが不要となり、該センサーにより検知された違

度を測定した。

上配測定において、第1段触載層8の全ガス 通過断面後にしめる酸化触載部3の面積比を循 々変化させた時のガス排出口7からの排出ガス 中の窒素酸化物濃度の測定結果を第2図に示す。

(8)

素酸化物の量に応じてアンモニアを供給する装置も不用となり、さらにまた、別系統から供給するアンモニア貯蔵容器も不用となり、したがつて構造が単純化されているので、運転かよび維持も容易になる等の多くの利点を有する。

4.図面の簡単な説明

第1図は本発明ガス浄化装置の偶断面図、 第2図は、第1段触鉄層のガス通過断面機に しめる酸化触貨部の面積比とガス排出口からの 気度中の容素酸化物の毒素の関係を示すグラフ

を表わす。

1 … … ガス液入口

2 … … 加熱部

3 … … 酸化触模部 4 … 非触模部

5 … … 第 2 設無裝置 6 … … 第 3 段触裝層

7 … … ガス排出口 8 … … 第1段 触集着

特 許 出 順 人 トヨタ自動車工業株式会社 キャタラー工業株式会社

代理人 弁理士 夢 便 姜

(任办1名)

(9)

才 2 図

